BUNDE PUBLIK DEU CHLAND

PE 95/05001.

REC'D 2 5 SEP 1995

FCT

PRIORITY DOCUMENT

## Bescheinigung

Die BASF Aktiengesellschaft in 67056 Ludwigshafen hat eine Patentanmeldung unter der Bezeichnung

"Verfahren zur Herstellung von O-(2-Hydroxyalkyl) - oximen"

am 2. August 1994 beim Deutschen Patentamt eingereicht.

Das angeheftete Stück ist eine richtige und genaue Wiedergabe der ursprünglichen Unterlage dieser Patentanmeldung.

Die Anmeldung hat im Deutschen Patentamt vorläufig die Symbole C 07 C 251/54 und C 07 C 249/12 der Internationalen Patentklassifikation erhalten.

München, den 12. Juni 1995 Der Präsident des Deutschen Patentamts Im Auftrag

Aktenzeichen: P 44 27 289.8

Schulenburg

## Patentansprüche

Verfahren zur Herstellung von O-(2-Hydroxyalkyl)-oximen der allgemeinen Formel I

$$C = N - O - CH_2 - CH - OH$$
 (I)

10

15

in der  $\mathbb{R}^1$  und  $\mathbb{R}^2$  für Alkylgruppen mit 1 bis 10 Kohlenstoffatomen stehen, wobei  $R^1$  und  $R^2$ , zusammen mit dem Kohlenstoffatom, das sie trägt, auch zu einem 5- bis 7-gliedrigen Cycloalkylrest verbunden sein können und  $\mathbb{R}^3$  eine Alkylgruppe mit 1 bis 10 Kohlenstoffatomen bedeutet, dadurch gekennzeichnet, daß man ein Ketoxim der allgemeinen Formel II

$$\begin{array}{c}
R^{1} \\
C = N - OH
\end{array} (II)$$

mit einem Olefinoxid der allgemeinen Formel III

$$\begin{array}{c} O \\ H_2C \stackrel{\bigwedge}{\frown}_{CH} - R^3 \end{array}$$
 (III)

in Gegenwart eines tertiären Amins, oder

mit einem Carbonat der allgemeinen Formel IV 30 b)

35 
$$H_2C - CH - R^3$$
 (IV)

in Gegenwart eines Katalysators umsetzt.

Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß man als Ketoxim II Acetonoxim, Butanonoxim oder Cyclohexanonoxim einsetzt.

01.08.1994 407/94 Wo/mh

- 3. Verfahren nach Anspruch 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, daß man als Ketoxim II Acetonoxim einsetzt.
- Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, daß man von Verbindungen III oder IV ausgeht, in denen R<sup>3</sup> Methyl bedeutet.
- Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, daß man in der Verfahrensvariante (a) als Katalysator
   Triethylamin verwendet.
  - 6. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, daß man in der Verfahrensvariante (a) als Katalysator N,N-Dimethylcyclohexylamin verwendet.
- Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, daß man in der Verfahrensvariante (b) als Katalysator Kaliumfluorid verwendet.
- 20 8. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, daß man bei der Verfahrensvariante (b) als Katalysator Kaliumhydrogencarbonat verwendet.

25

30

35

í

Verfahren zur Herstellung von O-(2-Hydroxyalkyl)-oximen

Beschreibung

5 Die vorliegende Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von O-(2-Hydroxyalkyl)-oximen der allgemeinen Formel I

in der  $R^1$  und  $R^2$  für Alkylgruppen mit 1 bis 10 Kohlenstoffatomen stehen, wobei  $R^1$  und  $R^2$ , zusammen mit dem Kohlenstoffatom, das sie 15 trägt, auch zu einem 5- bis 7-gliedrigen Cycloalkylrest verbunden sein können und  $R^3$  eine Alkylgruppe mit 1 bis 10 Kohlenstoffatomen bedeutet.

O-(2-Hydroxyalkyl)-oximen kommt große Bedeutung als Zwischen-20 produkte für Pflanzenschutzwirkstoffe zu (vgl. z.B. die ältere deutsche Anmeldung P 44 15 887.4).

In J. Amer. Chem. Soc. 81, Seite 4223 bis Seite 4225 (1959) sowie in der US-A 3 040 097 ist ein Verfahren zur Herstellung von

25 O-(2-Hydroxyalkyl)-oximen beschrieben, bei dem man die zugrundeliegenden Oxime unter basischen Bedingungen, insbesondere in Gegenwart von Alkalimetallbasen, mit Olefinoxiden umsetzt.

Aus der PL-A 53525 (Chemical Abstracts 68, 49175d (1968)) ist be-30 kannt, daß sich in einem ähnlichen Fall auch tertiäre Amine als Basen eignen.

Durch die Umsetzung von Glykolvinylglycidylethern mit Oximen in Gegenwart von Basen wie Triethylamin oder Kaliumhydroxid lassen 35 sich speziell substituierte O-Hydroxyalkyloxime herstellen, z.B.

H<sub>3</sub>C 
$$C = N - OH + A - CH2 - O - CH2 - CH2 - O - CH = CH2

Base

OH OH CH2 - OH CH2 - OH CH2 - OH CH2 - OH CH2

OH CH2 - OH CH2 -$$

يحرف

1

5

40

45

·ì

Es ist ferner allgemein bekannt, Acetonoxim mit Ethylencarbonat in Toluol und in Gegenwart von Kaliumfluorid zu O-(2-Hydroxy-ethyl)-acetonoxim umzusetzen (vgl. Amer. Chem. Soc. Symposium Series 443, Seite 231 (1991)).

Weiterhin ist der J. Polymer Sci. 10, Seite 3408 (1972) ein Verfahren zur Herstellung von Bis-[O-(2-hydroxyethyl)]-dimethylglyoxim, ausgehend von Dimethylglyoxim und Ethylencarbonat, zu entnehmen.

Der Erfindung lag die Aufgabe zugrunde, ein wirtschaftlicheres Verfahren zur Herstellung von O-(2-Hydroxyalkyl)-oximen des Typs I bereitzustellen.

15 Demgemäß wurde ein Verfahren zur Herstellung von O-(2-Hydroxyalkyl)-oximen der allgemeinen Formel I

in der R¹ und R² für Alkylgruppen mit 1 bis 10 Kohlenstoffatomen stehen, wobei R¹ und R², zusammen mit dem Kohlenstoffatom, das sie 25 trägt, auch zu einem 5- bis 7-gliedrigen Cycloalkylrest verbunden sein können und R³ eine Alkylgruppe mit 1 bis 10 Kohlenstoffatomen bedeutet, welches dadurch gekennzeichnet ist, daß man ein Ketoxim der allgemeinen Formel II

a) mit einem Olefinoxid der allgemeinen Formel III

$$\begin{array}{c}
O \\
H_2C \stackrel{\bigwedge}{\frown} CH - R^3
\end{array} (III)$$

in Gegenwart eines tertiären Amins oder

b) mit einem Carbonat der allgemeinen Formel IV

in Gegenwart eines Katalysators umsetzt.

Im folgenden beziehen sich die Literaturzitate "Houben-Weyl" auf: Houben-Weyl, Methoden der Organischen Chemie, 4. Auflage, Thieme 5 Verlag, Stuttgart.

Verfahrensvariante (a)

Nach der Verfahrensvariante (a) werden zur Herstellung der 10 O-(2-Hydroxyalkyl)-oxime I die Ketoxime II mit Olefinoxiden III in Gegenwart eines tertiären Amins umgesetzt.

15 
$$R^{1}$$
  $C = N - OH$  +  $H_{2}C \stackrel{\frown}{\frown} CH - R^{3}$ 

II III

tert. Amin

 $R^{1}$   $C = N - O - CH_{2} - CH - OH$ 

10 III

Unter den nach dieser Verfahrensvariante herstellbaren Verbindungen I sind jene bevorzugt, in denen  $R^1$  und  $R^2$  für  $C_1$ - $C_4$ -Alkylgruppen, vor allem  $C_1$ - $C_3$ -Alkylgruppen stehen oder, zusammen mit dem Kohlenstoffatom, das sie trägt, einen Cyclopentyl- oder Cyclohexylring bilden und insbesondere jene, in denen  $R^1$  und  $R^2$  für Methyl und/oder Ethyl oder, zusammen mit dem Kohlenstoffatom, das sie trägt, Cyclohexyl bedeuten. $R^3$  steht vorzugsweise für eine  $C_1$ - $C_4$ -Alkylgruppe, vor allem für Ethyl und insbesondere für 30 Methyl. Ganz besonders bevorzugt sind Verbindungen I, in denen  $R^1$ ,  $R^2$  und  $R^3$  für Methyl stehen.

Die Ketoxime II sind allgemein bekannt oder nach bekannten Methoden, etwa durch Umsetzung der entsprechenden Ketone mit Hydroxyl-35 amin, erhältlich.

Des weiteren sind die Olefinoxide III allgemein bekannt oder nach bekannten Methoden erhältlich.

40 Das Molverhältnis von Olefinoxid III zu Ketoxim II beträgt vorzugsweise 1:1 bis 2:1, insbesondere 1,1:1 bis 1,3:1.

Als tertiäre Amine eignen sich, für sich allein oder im Gemisch, vor allem solche mit aliphatischen und/oder cycloaliphatischen

45 Gruppen am N-Atom wie Triethylamin, Tri-n-propylamin, Tri-n-butylamin, Tri-n-octylamin, Tri-n-dodecylamin, N-Methyldicyclo-hexylamin und N,N-Dimethylcyclohexylamin sowie daneben hetero-

cyclische Stickstoffbasen mit 5 bis 10 Kohlenstoffatomen wie Pyridin, 4-(N,N-Dimethylamino)-pyridin, 1,8-Diazabicyclo-[5.4.0]undec-7-en, 1,4-Diazabicyclo[2.2.2]octan und 1-Methylimidazol.

5

Vorzugsweise verwendet man im Hinblick auf eine destillative Weiterverarbeitung des bei Reaktionsende vorliegenden Reaktionsgemischs ein tertiäres aliphatisches Amin, dessen Siedepunkt zwischen 50 und 250, und insbesondere zwischen 80 und 180°C liegt und vor allem Triethylamin und N,N-Dimethylcyclohexylamin.

Das tertiäre Amin setzt man in der Regel in einer Menge von 0,5 bis 40, vorzugsweise 0,9 bis 10 und vor allem 1 bis 5 mol-%, bezogen auf das Ketoxim II, ein.

15

Die Reaktion kann lösungsmittelfrei oder in einem geeigneten Lösungsmittel oder Lösungsmittelgemisch durchgeführt werden.

Als Lösungsmittel kommen in Betracht: Alkanole wie Ethanol und 20 tert.-Butanol, Ether wie 1,4-Dioxan und Tetrahydrofuran, Ketone wie Aceton, Ester wie Essigsäureethylester, Nitrile wie Acetonitril, N,N-Dialkylamide wie Dimethylformamid und N,N-Dimethylacetamid, N-alkylierte Lactame wie N-Methyl-2-pyrrolidon und N,N-dialkylierte cyclische Harnstoffe wie N,N-Dimethylen-25 und -propylenharnstoff.

Unter den vorgenannten Lösungsmitteln sind die N,N-Dialkylamide und N-alkylierten Lactame bevorzugt und Dimethylformamid und N-Methyl-2-pyrrolidon besonders bevorzugt.

30

Aus verfahrenstechnischer Sicht sind ferner ganz allgemein jene der vorgenannten Lösungsmittel bevorzugt, welche einen ähnlichen Siedepunkt aufweisen wie die verwendeten Amine und/oder mit diesen Azeotrope bilden, so daß ihre destillative Entfernung aus dem rohen Reaktionsgemisch besonders einfach vonstatten geht.

Als Lösungsmittel kann auch ein Überschuß eines der vorstehend genannten tertiären Amine dienen, welches zumindest unter den Reaktionsbedingungen flüssig ist.

40

Man verwendet in der Regel 50 bis 500 und vor allem 50 bis 200 ml Lösungsmittel, bezogen auf 1 Mol des Ketoxims II.

Die Umsetzung führt man bei Temperaturen von 40 bis 130, meistens 45 von 70 bis 110°C, und Drücken von 0,5 bis 40, vor allem von Normaldruck bis 20 bar durch.

25

5

Die Reaktionszeiten betragen normalerweise 2 bis 24, meistens jedoch 4 bis 16 Stunden.

Vorzugsweise arbeitet man so, daß man das Ketoxim II und das 5 tertiäre Amin, gegebenenfalls in einem Lösungsmittel, vorlegt und das Olefinoxid III bei der Reaktionstemperatur zudosiert.

Die Isolierung der Reaktionsprodukte I geschieht nach an sich bekannten Methoden, vorzugsweise destillativ.

Als Nebenprodukt wird bei der Umsetzung häufig auch die regioisomere Verbindung Ia

15 
$$R^1 \sim C = N - O - CH - CH_2 - OH$$
 (Ia)

und zwar in der Regel in Mengen von bis zu 10 %, bezogen auf I, erhalten. Die beiden isomeren Verbindungen I und Ia gehen meist 20 bei der Destillation des Rohproduktes zunächst gemeinsam über. Gewünschtenfalls kann das für manche Verwendungen unerwünschte Isomere Ia nach an sich bekannten Methoden, vorzugsweise durch fraktioniertes Destillieren, weitestgehend von der Verbindung I abgetrennt werden.

Verfahrensvariante (b)

Bei der Herstellung der O-(2-Hydroxyalkyl)-oxime I nach der Verfahrensvariante (b) werden die Ketoxime II mit Carbonaten IV in 30 Gegenwart von Katalysatoren umgesetzt.

35 
$$R^{1}$$
  $C = N - OH$  +  $C = N - OH$  +  $C = N - OH$  |  $C = N -$ 

Unter den nach dieser Verfahrensvariante herstellbaren 45 Verbindungen I sind jene bevorzugt, in denen  $R^1$  und  $R^2$  für  $C_1-C_4-Alkylgruppen$ , vor allem  $C_1-C_3-Alkylgruppen$  stehen oder, zusammen mit dem Kohlenstoffatom, das sie trägt, einen Cyclopentyl-

oder Cyclohexylring bilden und insbesondere jene, in denen  $R^1$  und  $R^2$  für Methyl und/oder Ethyl oder, zusammen mit dem Kohlenstoffatom, das sie trägt, Cyclohexyl bedeuten.  $R^3$  steht vorzugsweise für eine  $C_1$ - $C_4$ -Alkylgruppe, vor allem für Ethyl und insbesondere für Methyl. Ganz besonders bevorzugt sind Verbindungen I, in denen  $R^1$ ,  $R^2$  und  $R^3$  für Methyl stehen.

Die Carbonate IV sind allgemein bekannt oder nach bekannten Methoden erhältlich (vgl. z.B. EP-A 543 249).

10

Das Molverhältnis von Carbonat IV zu Ketoxim II beträgt in der Regel 1:1 bis 10:1, insbesondere 4:1 bis 7:1.

Als Katalysatoren kommen, für sich allein oder im Gemisch, in Be-15 tracht:

- a) Alkalimetall-, Erdalkalimetall- und Ammoniumsalze (NH<sub>4</sub>+), vor allem die Kaliumsalze und daneben die Natriumsalze, mit anorganischen oder organischen Anionen wie Alkalimetall-
- halogenide, -hydroxide, -carbonate, -hydrogencarbonate,
  -alkoholate und Alkalimetallsalze organischer Monocarbonsäuren. Beispielhaft seien Kaliumfluorid, Kaliumiodid,
  Kaliumhydroxid, Kaliumcarbonat, Kaliumhydrogencarbonat,
  Kaliummethylat, Kaliumethylat, Kalium-tert.-butylat und
  Kaliumacetat genannt;
- b) Ammonium- und vorzugsweise Phosphoniumsalze mit mindestens einer organischen Gruppe im Kation und mit anorganischen oder organischen Anionen, vor allem die Halogenide, Hydrogencarbonate und Acetate von derartigen Phosphoniumsalzen, insbesondere mit drei C<sub>1</sub>-C<sub>4</sub>-Alkyl und/oder Phenylgruppen wie Trin-butylphosphoniumacetat und Triphenylphosphoniumchlorid;
- c) Phosphine mit mindestens einem, vorzugsweise drei C-organischen Resten, insbesondere aus der Gruppe  $C_1$ - $C_{10}$ -Alkyl,  $C_6$ - $C_{15}$ -Aryl,  $C_6$ - $C_{15}$ -Alkylaryl und/oder  $C_7$ - $C_{10}$ -Arylalkyl wie vorallem Tri-n-butylphosphin und Triphenylphosphin oder
- d) tertiäre Amine, vorzugsweise Heterocyclen mit einem bis drei N-Atomen als Heteroatomen, wie vor allem Imidazole, insbesondere N-(C<sub>1</sub>-C<sub>4</sub>)-Alkylimidazole wie N-Methylimidazol und daneben Triazole, Pyridine und bicyclische Azaheterocyclen wie 1,8-Diazabicyclo[5.4.0]undec-7-en und 1,4-Diazabicyclo-[2.2.2]octan.

dienen kann.

7

Bevorzugte Katalysatoren sind jene, welche unter Punkt (a) genannt sind. Insbesondere verwendet man aus dieser Gruppen die Kaliumsalze und ganz besonders bevorzugt Kaliumfluorid oder Kaliumhydrogencarbonat.

Der Katalysator, vor allem die anorganischen Alkalimetallsalze und die Alkalimetallsalze der Carbonsäuren, können auch an einen Träger gebunden sein. Als Träger eignen sich beispielsweise Aluminiumoxid, Kieselgel und Kieselgur. Der Anteil des Kataly
10 sators in diesen Trägerkatalysatoren beträgt in der Regel 10 bis 50 Gew.-%.

Den Katalysator setzt man in der Regel in einer Menge von 5 bis 30, vorzugsweise 5 bis 20 und vor allem 5 bis 10 mol-%, bezogen 15 auf das Ketoxim II, ein.

Die Reaktion kann in einem, vor allem aprotischen, organischen Lösungsmittel oder Lösungsmittelgemisch durchgeführt werden. Vorzugsweise arbeitet man jedoch lösungsmittelfrei, wobei ins-20 besondere ein Überschuß des Carbonats IV als Reaktionsmedium

Geeignete Lösungsmittel sind Alkylbenzole wie vor allem Toluol und daneben die Xylole, ferner Dialkylketone wie Methylethyl-25 keton, Halogenbenzole wie Chlorbenzol und Ether wie 1,4-Dioxan.

Man verwendet in der Regel die 1- bis 9- und vor allem die 2- bis 7-fache Menge Lösungsmittel, bezogen auf das Gewicht des Ket- oxims II.

30 Übersteigt die Lösungsmittelmenge das 9-fache Gewicht des Ketoxims II, so sinken in der Regel Umsatz und Ausbeute.

Durch Zusatz eines Phasentransferkatalysators lassen sich in der 35 Regel Reaktionsgeschwindigkeit und Umsatz steigern.

Als Phasentransferkatalysatoren können quartäre Ammonium- oder Phosphoniumsalze, vorzugsweise Tetraalkyl- oder Trialkylbenzyl- ammonium- bzw. -phosphoniumsalze eingesetzt werden. Besonders be- vorzugt sind die Triethyl-, Tributylbenzyl- und Tetrabutyl-

overzugt sind die Triethyl-, Tributylbenzyl- und Tetrabutylammoniumchloride, -bromide und -hydrogensulfate sowie Tributylhexadecylphosphoniumbromid.

Den Phasentransferkatalysator setzt man in der Regel in Mengen 45 von 0,5 bis 2, vorzugsweise 0,7 bis 1 mol-%, bezogen auf das Ketoxim II, ein.

Die Umsetzung kann diskontinuierlich und vorzugsweise kontinuierlich durchgeführt werden.

Die Umsetzung führt man vorzugsweise bei Temperaturen von 80 bis 5 150, meistens von 100 bis 140°C, und Drücken von 0,5 bis 1 bar, vor allem bei Normaldruck durch.

Die Reaktionszeiten betragen normalerweise 8 bis 24, meistens jedoch 8 bis 16 Stunden.

10

Die Isolierung des Reaktionsprodukts I geschieht nach an sich bekannten Methoden, vorzugsweise destillativ.

Als Nebenprodukt wird bei der Umsetzung häufig auch die 15 regioisomere Verbindung Ia

$$R^{1}$$
  $C = N - O - CH - CH_{2} - OH$  (Ia)

20

in der Regel in Mengen von bis zu 10 %, bezogen auf I, erhalten. Die beiden isomeren Verbindungen I und Ia gehen normalerweise bei der Destillation des Rohproduktes zunächst gemeinsam über. Gewünschtenfalls kann das für manche Verwendungen unerwünschte Isomere Ia nach an sich bekannten Methoden, vorzugsweise durch fraktioniertes Destillieren, weitestgehend von der Verbindung I abgetrennt werden.

Der Destillationsrückstand des Rohgemischs enthält im wesentli-30 chen unumgesetztes Carbonat IV sowie den Katalysator.

In einer bevorzugten Ausführungsform des erfindungsgemäßen Verfahrens arbeitet man so weiter, daß man nach der Destillation des Produktes I aus der Reaktionsmischung das Ketoxim II und das Carbonat IV wieder in dem Maße ergänzt, wie sie verbraucht worden sind, und man führt die Umsetzung erneut durch.

Es wurde gefunden, daß bei bis zu 20 aufeinanderfolgenden derartigen Umsetzungen im gleichen Reaktor die Ausbeute an der Ver40 bindung I nicht nennenswert sinkt, und daß das Verhältnis der Isomeren I und Ia annähernd gleich bleibt.

Die Verfahrensprodukte eignen sich als Vorprodukte für Herbizide vom Cyclohexenontyp (vgl. die ältere deutsche Anmeldung . 45 P 44 15 887.4).

Beispiele

40

Beispiel 1 Herstellung von O-(2-Hydroxypropyl)-propan-2-onoxim (Verfahrens-5 variante (a))

2,92 kg (40 mol) Acetonoxim wurden in 5,2 l Dimethylformamid gelöst und mit 0,2 kg (2 mol) Triethylamin versetzt. Diese Mischung wurde in einem mit Stickstoff-Gas gründlich gespülten Autoklaven auf 70°C erhitzt. Innerhalb von 4 Stunden wurden 2,56 kg (44 mol) Propylenoxid bei dieser Temperatur zudosiert, und nach beendeter Zugabe ließ man noch 3 Stunden bei 70°C nachreagieren.

Anschließend wurde der Autoklav entspannt, und bei 200 mbar und 15 70°C wurde das unumgesetzte Propylenoxid destillativ weitgehend entfernt.

Bei der destillativen Aufarbeitung des Rohgemischs unter Zuhilfenahme einer Kolonne von 50 cm Länge und 5 cm Durchmesser, gefüllt 20 mit 3-mm-V<sub>2</sub>A-Maschendrahtringen, wurden bei 78-81°C/30 mbar 2,84 kg eines Gemischs von O-(2-Hydroxypropyl)-propan-2-onoxim und O-(2-Hydroxy-1-methylethyl)-propan-2-onoxim erhalten. Das gaschromatographisch ermittelte prozentuale Isomerenverhältnis betrug 96:4.

Beispiel 2
Herstellung von O-(2-Hydroxybutyl)-propan-2-onoxim (Verfahrensvariante (a))

30 Es wurde wie in Beispiel 1, jedoch unter Verwendung von Butylen-1-oxid anstelle von Propylenoxid gearbeitet. Bei der fraktionierten Destillation des Rohprodukts wurden bei 80-82°C/20 mbar 59 % eines Gemischs von O-(2-Hydroxybutyl)-propan-2-onoxim und O-(2-Hydroxy-1-ethylethyl)-propan-2-onoxim erhalten. Das Isomerenverhältnis betrug 96,7:3,3.

Beispiel 3
Herstellung von O-(2-Hydroxypropyl)-cyclohexanonoxim (Verfahrens-variante (a))

Es wurde wie in Beispiel 1, jedoch ausgehend von Cyclohexanonoxim anstelle von Acetonoxim, gearbeitet. Bei der fraktionierten Destillation des Rohprodukts wurden bei 74°C/0,2 mbar 54 % eines Gemischs von O-(2-Hydroxypropyl)-cyclohexanonoxim und

**45** O-(2-Hydroxy-1-methylethyl)-cyclohexanonoxim erhalten. Das Isomerenverhältnis betrug 96:4.

Beispiel 4
Herstellung von O-(2-Hydroxypropyl)-propanonoxim (Verfahrens-variante (b))

- **5** 585 g (8 mol) Acetonoxim, 4080 g (40 mol) Propylencarbonat und 80 g (0,8 mol) Kaliumhydrogencarbonat in 200 g Toluol wurden in 8 Stunden bei 130°C zur Reaktion gebracht. Es folgte eine fraktionierte Destillation des Reaktionsgemischs.
- 10 Die Wertproduktfraktion bestehend aus O-(2-Hydroxypropyl) propan-2-onoxim und O-(2-Hydroxy-1-methylethyl)-propan-2-onoxim im prozentualen Verhältnis 92:8 ging bei 70-75°C/20-30 mbar über.
- Nach dem Abkühlen des Destillationsrückstands wurden Toluol, Ace15 tonoxim und Propylencarbonat auf die obengenannten Mengen ergänzt, und danach wurde die Umsetzung wiederholt. Nach weiteren
  10 Umsetzungen in der zuletzt beschriebenen Art wurde über alle
  12 Umsetzungen bilanziert: Die Ausbeute an O-(2-Hydroxyalkyl)oximen betrug 90 %, bezogen auf Acetonoxim.
- Beispiel 5
  Herstellung von O-(2-Hydroxypropyl)-propanonoxim (Verfahrens-variante (b))
- 25 Es wurde wie in Beispiel 4 gearbeitet, jedoch auf einen Zusatz von Toluol verzichtet. Ausgehend von 344 g (4,7 mol) Acetonoxim, 2420 g (23,5 mol) Propylencarbonat und 47 g (0,47 mol) Kaliumhydrogencarbonat wurden in insgesamt 10 Reaktionscyclen von jeweils 8 Stunden bei 130°C 89 % des Gemischs, bestehend aus 30 O-(2-Hydroxypropyl)-propan-2-onoxim und O-(2-Hydroxy-1-methylethyl)-propan-2-onoxim im prozentualen Verhältnis 92:8, erhalten.
- Beispiel 6
  Herstellung von O-(2-Hydroxypropyl)-propanonoxim (Verfahrens35 variante (b))
  - Es wurde wie in Beispiel 4 gearbeitet, jedoch wurden 1086 g Toluol zugesetzt. Ausgehend von 585 g (8 mol) Acetonoxim, 2450 g (24 mol) Propylencarbonat und 80 g (0,8 mol) Kaliumhydrogen-
- 40 carbonat wurden in insgesamt 5 Reaktionscyclen von jeweils 8 Stunden bei 125-130°C 89 % des Gemischs, bestehend aus O-(2-Hydroxypropyl)-propan-2-onoxim und O-(2-Hydroxy-1-methyl-ethyl)-propan-2-onoxim im prozentualen Verhältnis 92:8, erhalten.

BASF Aktienge

Verfahren zur Herstellung von O-(2-Hydroxyalkyl)-oximen

Zusammenfassung

Herstellung von O-(2-Hydroxyalkyl)-oximen der allgemeinen Formel I

10 
$$R^1 \sim C = N - O - CH_2 - CH - OH$$
 (I

 $(R^1, R^2 = Alkyl oder R^1 und R^2 und das C-Atom das sie trägt = 5-$ 15 bis 7-gliedriges Cycloalkyl;  $R^3 = Alkyl$ ), indem man ein Ketoxim II mit einem Olefinoxid III in Gegenwart eines tertiären Amins, oder mit einem Carbonat IV in Gegenwart eines Katalysators umsetzt. Die Verfahrensprodukte I eignen sich als Zwischenprodukte für Herbizide vom Cyclohexenon-Typ.

20

25

30

35